

**BEST AVAILABLE COPY**

**10/552994**

DOCKET NO.: 278607US0PCT

**JC05 Rec'd PCT/PTO 13 OCT 2005**

**IN THE UNITED STATES PATENT AND TRADEMARK OFFICE**

IN RE APPLICATION OF: Mubarik Mahmood CHOWDHRY, et al.

SERIAL NO.: NEW U.S. PCT APPLICATION

FILED: HERewith

INTERNATIONAL APPLICATION NO.: PCT/EP04/03848

INTERNATIONAL FILING DATE: April 13, 2004

FOR: METHOD FOR THE REDUCTION OF THE RESIDUAL MONOMER CONTENT  
IN AQUEOUS POLYMER DISPERSIONS

**REQUEST FOR PRIORITY UNDER 35 U.S.C. 119**  
**AND THE INTERNATIONAL CONVENTION**

Commissioner for Patents  
Alexandria, Virginia 22313

Sir:

In the matter of the above-identified application for patent, notice is hereby given that  
the applicant claims as priority:

<u>COUNTRY</u>	<u>APPLICATION NO</u>	<u>DAY/MONTH/YEAR</u>
Germany	103 17 434.6	15 April 2003

Certified copies of the corresponding Convention application(s) were submitted to the  
International Bureau in PCT Application No. PCT/EP04/03848. Receipt of the certified  
copy(s) by the International Bureau in a timely manner under PCT Rule 17.1(a) has been  
acknowledged as evidenced by the attached PCT/IB/304.

Respectfully submitted,  
OBLON, SPIVAK, McCLELLAND,  
MAIER & NEUSTADT, P.C.

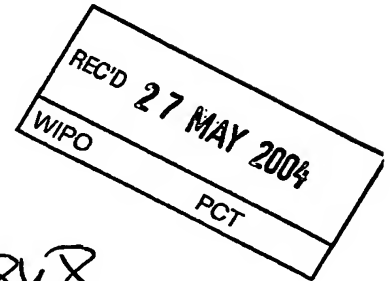


Norman F. Oblon  
Attorney of Record  
Registration No. 24,618  
Surinder Sachar  
Registration No. 34,423

Customer Number  
**22850**

(703) 413-3000  
Fax No. (703) 413-2220  
(OSMMN 08/03)

# BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND



**PRIORITY  
DOCUMENT**  
SUBMITTED OR TRANSMITTED IN  
COMPLIANCE WITH RULE 17.1(a) OR (b)

EP04/3848

## Prioritätsbescheinigung über die Einreichung einer Patentanmeldung

**Aktenzeichen:**

103 17 434.6

**Anmeldetag:**

15. April 2003

**Anmelder/Inhaber:**

BASF Aktiengesellschaft, 67063 Ludwigshafen/DE

**Bezeichnung:**

Verfahren zur Reduzierung der Restmonomeren-  
menge in wässrigen Polymerdispersionen

**IPC:**

C 08 F 6/06

Die angehefteten Stücke sind eine richtige und genaue Wiedergabe der ur-  
sprünglichen Unterlagen dieser Patentanmeldung.

München, den 16. Februar 2004  
Deutsches Patent- und Markenamt  
Der Präsident  
Im Auftrag

Hoß

## Patentansprüche

1. Verfahren zur Reduzierung der Restmonomerenmenge in wässrigen Polymerdispersionen durch Nachbehandlung mit einem Initiatorsystem, dadurch gekennzeichnet, dass man die Nachbehandlung der wässrigen Polymerdispersion unter Zugabe eines Initiatorsystems durchführt, das im wesentlichen

a) 0,001 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die zur Herstellung der Polymerdispersion verwendeten Gesamtmonomerenmenge eines anorganischen Salzes der Perschwefelsäure,

b) 0,005 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die zur Herstellung der Polymerdispersion verwendeten Gesamtmonomerenmenge eines Methylketons, und

c) optional katalytische Mengen eines Metallions, das in mehreren Wertigkeitsstufen auftreten kann

umfaßt.

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass das Methylketon eine Verbindung der allgemeinen Formel



ist, worin  $R^1$  eine  $C_1$ - bis  $C_5$ -Alkylgruppe bedeutet, welche funktionelle Gruppen enthalten und/oder olefinisch ungesättigt sein kann,

3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass das anorganische Salz der Perschwefelsäure ein Natrium-, Kalium und/oder Ammoniumsalz ist.

4. Verfahren nach einem der Ansprüche 2 oder 3, dadurch gekennzeichnet, dass  $R^1$  eine Methyl-, Ethyl-, n-Propyl-, iso-Propyl-, n-Butyl- oder tert.-Butylgruppe ist.

5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, dass man das anorganische Salz der Perschwefelsäure und das Methylketon der wässrigen Polymerdispersion während der Nachbehandlung gleichzeitig über separate Zuläufe zuführt.

## 2

6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass man die Hauptmenge der Metallionen der wässrigen Polymerdispersion in der Nachbehandlung vor dem anorganischen Salz der Perschwefelsäure und dem Methylketon zusetzt.
- 5
7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass die Gesamtmenge der Metallionen 1 bis 1000 ppm beträgt.
- 10
8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, dass als Metallionen Eisen-, Kupfer-, Mangan-, Vanadin-, Nickel-, Cobalt-, Titan-, Cer-, Chrom- und/oder Silberionen eingesetzt werden.
- 15
9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, dass die Nachbehandlung in Anwesenheit von Komplexmitteln durchgeführt wird.
10. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, dass der pH-Wert der Polymerdispersion während der Nachbehandlung  $\geq 2$  und  $\leq 10$  ist.

# Verfahren zur Reduzierung der Restmonomerenmenge in wässrigen Polymerdispersionen

## Beschreibung

5

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Reduzierung der Restmonomerenmenge in wässrigen Polymerdispersionen durch chemische Nachbehandlung mit einem speziellen Katalysatorsystem.

10

Wässrige Polymerdispersionen enthalten nach ihrer Herstellung durch radikalisch initiierte Polymerisation oder Copolymerisation von ethylenisch ungesättigten Monomeren neben einem Polymer-Feststoffanteil von 30 bis 75 Gew.-% aufgrund der unvollständigen Polymerisation der eingesetzten ethylenisch ungesättigten Monomeren in der radikalischen Hauptpolymerisation, die meist bis zu einem Monomerenumsatz von 95 und bevorzugt von 98 bis 99 Gew.-% geführt wird, noch einen unerwünschten Anteil an nichtpolymerisierten freien ethylenisch ungesättigten Monomeren ("Restmonomere"). Aus meist toxikologischen Gründen fordert der Markt wässrige Polymersysteme mit einem niedrigen Gehalt an Restmonomeren bei gleichbleibenden Verarbeitungs- und Anwendungseigenschaften.

20

Neben nichtchemischen Methoden, wie Inertgas- oder Dampfstrippung, stehen unterschiedlichste chemische Methoden, wie beispielsweise in EP-B 003 957, EP-B 028 348, EP-B 563 726, EP-A 764 699, US-A 4 529 753, DE-A 37 18 520, DE-A 38 34 734, DE-A 42 32 194, DE-A 195 29 599 beschrieben, zur Absenkung von Restmonomerengehalten wässriger Polymerdispersionen zur Verfügung.

25

Für den Einsatz von Carbonylverbindungen bzw. deren Umsetzungsprodukten in der Nachbehandlung von wässrigen Polymerdispersionen muss von folgendem Stand der Technik ausgegangen werden.

30

Gemäß WO 95/33775 können zur Nachbehandlung von wässrigen Polymerdispersionen Redoxsysteme eingesetzt werden, deren Reduktionsmittel ein Addukt aus Hydrogensulfitanion und einem Keton mit 3 bis 8 C-Atomen und/oder die konjugierte Säure dieses Addukts umfasst. Die Nachbehandlung wird in Anwesenheit von im wässrigen Medium löslichen Metallverbindungen vorgenommen.

35

Die EP-A 767 180 empfiehlt für die Reduktion von Restmonomeregehalten ein Redox-Initiatorsystem aus organischen Hydroperoxiden, die nicht oder nur sehr schlecht in Wasser löslich sind und u.a. Addukten aus Aldehyden mit einer C-Kette mit 4 bis 6 C-Atomen und Bisulfiten.

40

Die DE-A 19741187 offenbart zur chemischen Restmonomerenentfernung ein System, bestehend aus einem Oxidationsmittel und einer organischen  $\alpha$ -Hydroxycarbonsäure.

5 In der DE-A 19839199 wird der Einsatz von Oxidationsmitteln in Kombination mit einem System, bestehend aus einem Aldehyd und einem anorganischen Dithionit, zur Abreicherung von Restmonomeren empfohlen.

10 Gemäß DE-A19840586 können zur Nachbehandlung von wässrigen Polymerdispersionen Redoxsysteme eingesetzt werden, welche aus Wasserstoffperoxid bzw. einem Hydroperoxid und einer  $\alpha$ -Hydroxycarbonylverbindung aufgebaut sind.

15 Der vorliegenden Erfindung lag die Aufgabe zugrunde, ein neues wirksames Verfahren zur Reduzierung der Restmonomerenmenge in wässrigen Polymerdispersionen bereitzustellen, bei welchem sich insbesondere die organischen Komponenten im Anschluss an die Restmonomerenentfernung in einfacher Weise wieder aus der wässrigen Polymerdispersion entfernen lassen.

20 Es wurde nun gefunden, dass sich die Menge an Restmonomeren in wässrigen Polymerdispersionen wirksam reduzieren lässt, wenn man die Nachbehandlung der Restmonomere enthaltenden wässrigen Polymerdispersionen unter Zugabe eines Initiatorsystems durchführt, das im wesentlichen

- 25 a) 0,001 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die zur Herstellung der Polymerdispersion verwendeten Gesamtmonomerenmenge eines anorganischen Salzes der Perschwefelsäure,
- b) 0,005 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die zur Herstellung der Polymerdispersion verwendeten Gesamtmonomerenmenge eines Methylketons, und
- 30 c) optional katalytische Mengen eines Metallions, das in mehreren Wertigkeitsstufen auftreten kann

umfaßt.

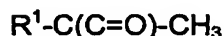
35 Als anorganischen Salzes der Perschwefelsäure sind im prinzipiell alle Salze geeignet, welche in wässrigen Systemen eine Löslichkeit  $> 10$  g/l aufweisen. Besonders bevorzugt sind jedoch Ammonium-, Kalium- und/oder Natriumpersulfat. Selbstverständlich ist es auch möglich, Gemische vorgenannter Verbindungen einzusetzen.

40 Die Menge an zugesetztem anorganischen Persulfat liegt üblicherweise im Bereich von 0,001 bis 5 Gew.-%, oft bei 0,002 bis 3 Gew.-% bzw. bei 0,003 bis 2 Gew.-%, häufig

## 3

bei 0,01 bis 1,5 Gew.-% oder bei 0,02 bis 1 Gew.-%, jeweils bezogen auf die zur Polymerisation eingesetzte Gesamtmonomerenmenge.

- 5 Als Methylketon können alle Methylketone eingesetzt werden, welche bei 20 °C in Wasser eine Löslichkeit von > 1 g/l aufweisen. Als Methylketone sind insbesondere solche Verbindungen der allgemeinen Formel



- 10 geeignet, worin R<sup>1</sup> eine C<sub>1</sub>- bis C<sub>5</sub>-Alkylgruppe, beispielsweise eine Methyl-, Ethyl-, n-Propyl-, iso-Propyl-, n-Butyl-, 1-Methylpropyl-, 2-Methylpropyl-, tert-Butyl-, n-Pentyl-, 1-Methylbutyl-, 2-Methylbutyl-, 3-Methylbutyl-, 1-Ethylpropyl-, 2-Ethylpropyl-, 1,2-Dimethylpropyl-, 1,1-Dimethylpropyl- oder 2,2-Dimethylpropylgruppe ist. Oft ist R<sup>1</sup> eine Methyl-, Ethyl-, n-Propyl-, iso-Propyl-, n-Butyl- oder tert.-Butylgruppe. Häufig ist R<sup>1</sup> eine
- 15 Methyl-, Ethyl-, n-Propyl-, iso-Propylgruppe, insbesondere eine Methyl- oder Ethylgruppe, bevorzugt eine Methylgruppe. Auch können diese C<sub>1</sub>- bis C<sub>5</sub>-Alkylgruppen mit anderen funktionellen Gruppen, beispielsweise Halogenen, wie Fluor, Chlor, Brom oder Jod, Alkoxygruppen -O-R<sup>2</sup>, wobei R<sup>2</sup> einer unsubstituierten C<sub>1</sub>- bis C<sub>5</sub>-Alkylgruppe gemäß R<sup>1</sup> entspricht, substituiert sein, oder R<sup>1</sup> kann olefinisch ungesättigt sein, bei-
- 20 spielsweise 1-Propenyl-, 2-Propenyl-, iso-Propenyl-, 1-Butenyl-, 2-Butenyl-, 3-Butenyl-, 1-Methyl-1-propenyl-, 1-Methyl-2-propenyl-, 2-Methyl-1-propenyl-, 2-Methyl-1-propenyl-, 1-Pentenyl-, 2-Pentenyl-, 3-Pentenyl-, 4-Pentenyl-, 1-Methyl-1-butenyl-, 1-Methyl-2-butenyl-, 1-Methyl-3-butenyl-, 2-Methyl-1-butenyl-, 2-Methyl-2-butenyl-, 2-Methyl-3-butenyl-, 3-Methyl-1-butenyl-, 3-Methyl-2-butenyl-, 3-Methyl-3-butenyl-, 1-Ethyl-1-
- 25 propenyl-, 1-Ethyl-2-propenyl-, 2-Ethyl-1-propyl-, 2-Ethyl-2-propenyl-, 1,2-Dimethyl-1-propenyl-, 1,2-Dimethyl-2-propenyl-, 1,1-Dimethyl-1-propenyl- oder 2,2-Dimethyl-1-propenylgruppe die Selbstverständlich ist es auch möglich, Gemische vorgenannter Verbindungen einzusetzen.

- 30 Die Menge an zugesetztem Methylketon liegt üblicherweise im Bereich von 0,005 bis 5 Gew.-%, häufig bei 0,01 bis 3 Gew.-% oder bei 0,03 bis 2 Gew.-% und oft bei 0,05 bis 1 Gew.-%, jeweils bezogen auf die zur Polymerisation eingesetzte Gesamtmonomerenmenge. Auch höhere Mengen an Methylketon sind möglich, in der Regel aber wirtschaftlich nicht sinnvoll.

35

- Die optional einsetzbaren Metallverbindungen sind für die Nachbehandlung vorteilhaft. Sie sind üblicherweise vollständig im wässrigen Medium der Polymerdispersion löslich und deren metallische Komponente darüber hinaus in der Lage, in mehreren Wertigkeitsstufen vorliegen zu können. Die gelösten Metallionen wirken katalytisch und unterstützen möglicherweise Elektronenübertragungsreaktionen zwischen den anorganischen Persulfaten und den Methylketonen. Als gelöste Metallionen kommen prinzipiell
- 40

beispielsweise Eisen-, Kupfer-, Mangan-, Vanadin-, Nickel-, Cobalt-, Titan-, Cer-, Chrom- und/oder Silberionen in Betracht. Selbstverständlich ist es auch möglich, Gemische verschiedener, sich nicht störender Metallionen, wie beispielsweise das System  $\text{Fe}^{2/3+} / \text{VSO}_4^-$ , zu verwenden. Bevorzugt werden Eisen- und/oder Silberionen eingesetzt. Von Vorteil ist, dass bei Verwendung von Silberionen die wässrige Polymerdispersion darüber hinaus noch mit antibakteriellen Eigenschaften ausgestattet wird.

Die gelösten Metallionen werden in katalytischen Mengen, üblicherweise im Bereich von 1 bis 1000 ppm, oft von 5 bis 500 ppm und häufig von 10 bis 100 ppm, jeweils bezogen auf die zur Polymerisation verwendete Gesamtmonomerenmenge eingesetzt. Vorteilhaft ist es, wenn die Hauptmenge, d.h.  $\geq 50$  Gew.-%,  $\geq 60$  Gew.-%,  $\geq 70$  Gew.-%,  $\geq 80$  Gew.-%,  $\geq 90$  Gew.-% oder sogar die Gesamtmenge der Metallionen der wässrigen Polymerdispersion vor dem Initiatorsystem, bestehend aus Persulfat und Methylketon, zugegeben werden.

Die Komponenten des erfindungsgemäß verwendeten Initiatorsystems werden zweckmäßigerweise zur Nachbehandlung der auf ca. 50 bis 130, bevorzugt 60 bis 120 und besonders bevorzugt auf 80 bis 100 °C erhitzten wässrigen Polymerdispersion bevorzugt bei Normaldruck, gegebenenfalls aber auch bei einem Druck von größer oder kleiner 1 bar (absolut), unter Rühren allmählich gleichzeitig oder nacheinander zudosiert, wobei im letzten Fall bevorzugt zuerst das Persulfat zugesetzt wird. Besonders günstig ist das gleichzeitige Zudosieren von Persulfat und Methylketon über zwei separate Zuläufe. Dabei kann die Zugabe der Initiatorbestandteile beispielsweise von oben, unten oder durch die Seite des Reaktors erfolgen. Bevorzugt wird das Initiatorsystem jedoch von unten dosiert. Da die optimale Dauer der Initiatorzudosierung von der Monomerenzusammensetzung, der Größe des Reaktionsansatzes und der Reaktorgeometrie abhängig ist, ist es zweckmäßig, diese in Vorversuchen zu ermitteln. Abhängig von der gestellten Aufgabe, kann die Dauer der Initiatorzugabe wenige Sekunden oder mehrere Stunden betragen.

Die Nachbehandlung wird üblicherweise bei einem pH-Wert  $\leq 10$  durchgeführt. Zur pH-Einstellung der Polymerdispersion können prinzipiell Basen, wie beispielsweise Natronlauge, Ammoniakwasser oder Triethanolamin etc. verwendet werden. Für die Nachbehandlung der Polymerdispersion ist ein pH-Bereich von  $\geq 2$  und  $\leq 10$  günstig, bevorzugt ist jedoch ein pH-Bereich zwischen  $\geq 6$  und  $\leq 8$ , und bei wässrigen XSB-Dispersionen häufig  $\geq 2$  und  $\leq 5$ . Bei der pH-Einstellung mit Basen könnten jedoch die katalysierenden Metallionen in schwerlösliche Hydroxide oder Hydroxo-Komplexe überführt werden. Zur Sicherstellung ausreichender Metallionen-Konzentrationen während der Nachbehandlung ist daher der Zusatz von Komplexierungsmitteln, wie beispielsweise Ethylendiamintetraessigsäure, Nitrilotriessigsäure und Diethylentriaminpentaessigsäure und/oder deren jeweiliger Natriumsalze und/oder die Verwendung von stabilen Metallionenkomplexen, wie beispielsweise Eisen-



stabilen Metallionenkomplexen, wie beispielsweise Eisen-(III)/Natrium-Ethylendiamintetraacetat von Vorteil.

- 5 Das erfindungsgemäße Verfahren eignet sich besonders zur Verminderung der Restmonomerenmenge in wässrigen Polymerdispersionen, die durch radikalische Emulsionspolymerisation von wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisenden Monomeren erhältlich sind.

- 10 Als wenigstens eine monoethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisende Monomere kommen für das erfindungsgemäße Verfahren u.a. insbesondere in einfacher Weise radikalisch polymerisierbare Monomere in Betracht wie beispielsweise die Olefine. Ethylen, vinylaromatische Monomere wie Styrol,  $\alpha$ -Methylstyrol, o-Chlorstyrol oder Vinyltoluole, Ester aus Vinylalkohol und 1 bis 18 C-Atome aufweisenden Monocarbonsäuren, wie Vinylacetat, Vinylpropionat, Vinyl-n-butytrat, Vinylaurat und Vinylstearat, 15 Ester aus vorzugsweise 3 bis 6 C-Atome aufweisenden  $\alpha,\beta$ -monoethylenisch ungesättigten Mono- und Dicarbonsäuren, wie insbesondere Acrylsäure, Methacrylsäure, Maleinsäure, Fumarsäure und Itaconsäure, mit im allgemeinen 1 bis 12, vorzugsweise 1 bis 8 und insbesondere 1 bis 4 C-Atome aufweisenden Alkanolen wie besonders Acrylsäure- und Methacrylsäuremethyl-, -ethyl-, -n-butyl-, -iso-butyl und -2-ethylhexylester, 20 Maleinsäuredimethylester oder Maleinsäure-di-n-butylester, Nitrile  $\alpha,\beta$ -monoethylenisch ungesättigter Carbonsäuren, wie Acrylnitril sowie  $C_{4-8}$ -konjugierte Diene wie 1,3-Butadien und Isopren. Die genannten Monomere bilden im Fall von ausschließlich nach der Methode der radikalischen wässrigen Emulsionspolymerisation erzeugten wässrigen Polymerdispersionen in der Regel die Hauptmonomeren, die, 25 bezogen auf die Gesamtmenge der nach dem Verfahren der radikalischen wässrigen Emulsionspolymerisation zu polymerisierenden Monomeren normalerweise einen Anteil von mehr als 50 Gew.-% auf sich vereinen. In aller Regel weisen diese Monomeren in Wasser bei Normalbedingungen (25 °C, 1 atm) lediglich eine mäßige bis geringe Löslichkeit auf.

- 30 Monomere, die unter den vorgenannten Bedingungen eine erhöhte Wasserlöslichkeit aufweisen, sind beispielsweise  $\alpha,\beta$ -monoethylenisch ungesättigte Mono- und Dicarbonsäuren und deren Amide wie z.B. Acrylsäure, Methacrylsäure, Maleinsäure, Fumarsäure, Itaconsäure, Acrylamid und Methacrylamid, ferner Vinylsulfonsäure und deren wasserlösliche Salze sowie N-Vinylpyrrolidon. 35

- Im Fall von ausschließlich nach der Methode der radikalischen wässrigen Emulsionspolymerisation erzeugten wässrigen Polymerdispersionen werden die vorgenannten, eine erhöhte Wasserlöslichkeit aufweisenden Monomeren im Normalfall 40 lediglich als modifizierende Monomere in Mengen, bezogen auf die Gesamtmenge der zu polymerisierenden Monomeren, von weniger als 50 Gew.-%, in der Regel 0,5 bis

sierenden Monomeren, von weniger als 50 Gew.-%, in der Regel 0,5 bis 20, vorzugsweise 1 bis 10 Gew.-% einpolymerisiert.

- 5 Monomere, die üblicherweise die innere Festigkeit der Verfilmungen der wässrigen Polymerdispersionen erhöhen, weisen normalerweise wenigstens eine Epoxy-, Hydroxy-, N-Methylol- oder Carbonylgruppe, oder wenigstens zwei nicht konjugierte ethylenisch ungesättigte Doppelbindungen auf. Beispiele hierfür sind N-Alkylolamide von 3 bis 10 C-Atome aufweisenden  $\alpha,\beta$ -monoethylenisch ungesättigten Carbonsäuren, unter denen das N-Methylolacrylamid und das N-Methylolmethacrylamid ganz besonders
- 10 bevorzugt sind sowie deren Ester mit 1 bis 4 C-Atomen aufweisenden Alkanolen. Daneben kommen auch zwei Vinylreste aufweisende Monomere, zwei Vinylidenreste aufweisende Monomere sowie zwei Alkenylreste aufweisende Monomere in Betracht. Besonders vorteilhaft sind dabei die Di-Ester zweiwertiger Alkohole mit  $\alpha,\beta$ -monoethylenisch ungesättigten Monocarbonsäuren unter denen die Acryl- und Methacrylsäure bevorzugt sind. Beispiele für derartige zwei nicht konjugierte ethylenisch un-
- 15 gesättigte Doppelbindungen aufweisende Monomere sind Alkylenglykoldiacrylate und -dimethacrylate wie Ethylenglykoldiacrylat, 1,2-Propylenglykoldiacrylat, 1,3-Propylenglykoldiacrylat, 1,3-Butylenglykoldiacrylat, 1,4-Butylenglykoldiacrylate und Ethylenglykoldimethacrylat, 1,2-Propylenglykoldimethacrylat, 1,3-
- 20 Propylenglykoldimethacrylat, 1,3-Butylenglykoldimethacrylat, 1,4-Butylenglykoldimethacrylate sowie Divinylbenzol, Vinylmethacrylat, Vinylacrylat, Allylmethacrylat, Allylacrylat, Diallylmaleat, Diallylfumarat, Methylenbisacrylamid, Cyclopentadienylacrylat oder Triallylcyanurat. In diesem Zusammenhang von besonderer Bedeutung sind auch die Methacrylsäure- und Acrylsäure-C<sub>1</sub>-C<sub>8</sub>-Hydroxyalkylester wie n-Hydroxyethyl-, n-Hydroxypropyl- oder n-Hydroxybutylacrylat und -methacrylat sowie
- 25 Verbindungen, wie Diacetonacrylamid und Acetylacetoxyethylacrylat bzw. -methacrylat. Die vorgenannten Monomeren werden im Fall von ausschließlich nach der Methode der radikalischen wässrigen Emulsionspolymerisation erzeugten wässrigen Polymerdispersionen, bezogen auf die Gesamtmenge der zu polymerisierenden Monomeren, meist in Mengen von 0,5 bis 10 Gew.-% einpolymerisiert.
- 30

- Die Herstellung wässriger Polymerdispersionen ist vielfach vorbeschrieben und dem Fachmann daher hinreichend bekannt [vgl. z.B. Encyclopedia of Polymer Science and Engineering, Vol. 8, S. 659ff (1987); D.C. Blackley, in High Polymer Latices, Vol. 1, S. 35ff (1966); Emulsion Polymerisation, Interscience Publishers, New York (1965) und Dispersionen synthetischer Hochpolymerer, F. Hölscher, Springer-Verlag, Berlin (1969)]. Sie erfolgt durch Emulsionspolymerisation von wenigstens eine ethylenisch ungesättigte Gruppe aufweisenden Monomeren in Gegenwart eines bevorzugt wasserlöslichen Polymerisationsinitiators sowie in Gegenwart von Emulgatoren und ggf.
- 35
- 40 Schutzkolloiden und üblichen weiteren Zusatzstoffen. In der Regel erfolgt hierbei der Zusatz der Monomeren durch kontinuierlichen Zulauf. Als Initiator ist die Verwendung

5 von Peroxodischwefelsäure und/oder deren Salzen in Mengen von 0,1 bis 2 Gew.-%, bezogen auf die Gesamtmenge der Monomeren, bevorzugt. Die Polymerisationstemperatur beträgt im allgemeinen 20 bis 150 und bevorzugt 60 bis 120 °C. Die Polymerisation findet ggf. unter Druck statt. Als Emulgatoren werden insbesondere anionische Emulgatoren allein oder im Gemisch mit nichtionischen Dispergiemitteln in einer Menge von insbesondere 0,5 bis 6 Gew.-% der Gesamtmonomerenmenge eingesetzt.

10 Die erfindungsgemäße Nachbehandlung der wässrigen Polymerdispersion zur Reduzierung der Restmonomerenmenge erfolgt insbesondere, nachdem die Gesamtmonomerenmenge in der radikalischen Emulsionspolymerisation zu mindestens 95 und bevorzugt jedoch zu mindestens 98 bis 99 Gew.-% umgesetzt wurde. Die Verhältnisse bei der Hauptpolymerisation und bei der Nachbehandlung sind im allgemeinen verschieden. So erfolgt während der Hauptpolymerisation bei hoher Konzentration an Monomeren und wachsenden und somit immer hydrophober werdenden Oligomerradikalen der Radikaleintritt in die Dispersionspartikel leicht, während dieser bei der Nachbehandlung generell aufgrund der geringen Monomerkonzentration und mangels wachsender Oligomerradikale sehr schwierig verläuft. Bei der Herstellung von wässrigen Polymerdispersionen sind daher in der Regel für die Hauptpolymerisation und die Nachbehandlung unterschiedliche Initiatorsysteme erforderlich.

20 Wie die Verfahren der radikalischen Polymerisation generell, erfolgt auch das erfindungsgemäße Verfahren in der Regel unter Inertgasatmosphäre (z.B. Stickstoff oder Argon).

25 Selbstverständlich ist es möglich, die nachbehandelnden wässrigen Polymerdispersionen einer Inertgas- und/oder Wasserdampfstrippung zuzuführen, wo sich insbesondere die zur Reaktion eingesetzten Methylketone in einfacher Weise abtrennen lassen.

30 Die erfindungsgemäß einzusetzenden Initiatorsysteme ermöglichen eine wirksame Restmonomerenabsenkung in relativ kurzer Zeit. Von Vorteil ist, dass die verwendeten Methylketone einfach zugängliche chemische Verbindungen sind. Auch lassen sich die zur Restmonomerenentfernung eingesetzten Methylketone in der Regel in einfacher Weise durch Inertgas- und/oder Wasserdampfstrippung aus den wässrigen Polymerdispersionen entfernen. Ferner ist von Bedeutung, dass das erfindungsgemäß eingesetzte Methylketon in der Regel die Komponenten der wässrigen Polymerdispersionen nicht stört, weshalb eine Anwendung desselben im Überschuss die diesbezügliche Qualität der wässrigen Polymerdispersion nicht mindert, selbst wenn es nach der Nachbehandlung nicht durch Inertgas- und/oder Wasserdampfstrippung abgetrennt wird. Von Vorteil ist weiterhin, dass insbesondere bei Verwendung von Silberionen die wässrige Polymerdispersion darüber hinaus vor bakteriellem Befall geschützt wird und

40

daher der wässrigen Polymerdispersion keine weiteren bzw. deutlich weniger Konservierungsstoffe zugesetzt werden müssen.

## Beispiele

5

### Beispiel 1

Eine Styrol/n-Butylacrylat-Dispersion, durch radikalische Polymerisation aus 23 kg Styrol, 25 kg n-Butylacrylat, 2 kg Acrylsäure, 1,2 kg einer 34 gew.-%igen wässrigen Styrol-Saatlatex-Dispersion (Teilchengröße ca. 30 bis 35 nm), 300 g einer 15 gew.-%igen Lösung von Natriumlaurylsulfat in entionisiertem Wasser, 500 g einer 45 gew.-%igen Lösung von Dowfax® 2A1-Lösung (Dodecylphenoxybenzol-disulfonsäurenatriumsalz) in entionisiertem Wasser, 300 g einer 25 gew.-%igen Lösung von Natriumhydroxyd in entionisiertem Wasser, 150 g einer 36 gew.-%igen Lösung von Natriumperoxodisulfat in entionisiertem Wasser und 46 kg entionisiertem Wasser bei 80 °C hergestellt, wies einen Feststoffgehalt von 52 Gew.-% und einen pH-Wert von 4,3 auf.

In der Nachbehandlung setzte man 1500 g dieser auf 20 bis 25 °C (Raumtemperatur) abgekühlten wässrigen Dispersion unter Stickstoffatmosphäre ein, gab solange eine 25 gew.-%ige Lösung von Natriumhydroxyd in entionisiertem Wasser zu bis ein pH-Wert von 6,5 erhalten wurde. Danach versetzte die wässrige Polymerdispersion mit 2,0 g einer 1 gew.-%igen Lösung von Silbernitrat in entionisiertem Wasser und erhitze die so erhaltene wässrige Dispersion auf 90 °C. Unter Rühren wurden anschließend gleichzeitig beginnend

25

a) 25 g einer 23 gew.-%igen Lösung von Natriumpersulfat in entionisiertem Wasser

und

30

b) 25 g einer 20 gew.-%igen Lösung von Aceton in entionisiertem Wasser

über zwei getrennte Zuläufe mit einer Zulaufgeschwindigkeit von jeweils 12,5 g pro Stunde in die wässrige Polymerdispersion eindosiert. Anschließend ließ man noch eine Stunde bei dieser Temperatur nachreagieren. Danach kühlte man die wässrige Dispersion auf Raumtemperatur ab und ermittelte die Restmonomerenmengen. Die dabei resultierenden n-Butylacrylat- und Styrol-Restmengen wurden gaschromatographisch, die Acrylsäure-Restmengen mittels HPLC bestimmt. Die in der Nachbehandlung erhaltenen Ergebnisse sind in Tabelle 1 dargestellt.

40

Tabelle 1: Restmonomerenmengen der wässrigen Polymerdispersion in der Nachbehandlung

Zeit	Styrol	n-Butylacrylat	Acrylsäure
Min	ppm	ppm	ppm
0	2930	13150	3450
60	70	1900	1930
120	60	1200	940
180	60	990	890

### Beispiel 2

In der Nachbehandlung setzte man 1500 g der im Beispiel 1 hergestellten wässrigen Dispersion unter Stickstoffatmosphäre ein, gab bei Raumtemperatur solange eine 25 gew.-%ige Lösung von Natriumhydroxyd in entionisiertem Wasser zu bis ein pH-Wert von 6,5 erhalten wurde und erhitze die so erhaltene wässrige Dispersion auf 90 °C. Unter Rühren wurden anschließend gleichzeitig beginnend

a) 25 g einer 23 gew.-%igen Lösung von Natriumpersulfat in entionisiertem Wasser und

b) 25 g einer 20 gew.-%igen Lösung von Aceton in entionisiertem Wasser

über zwei getrennte Zuläufe mit einer Zulaufgeschwindigkeit von jeweils 12,5 g pro Stunde in die wässrige Polymerdispersion eindosiert. Danach ließ man noch eine Stunde bei dieser Temperatur nachreagieren. Anschließend kühlte man die wässrige Dispersion auf Raumtemperatur ab und ermittelte die Restmonomerenmengen. Die durch die Nachbehandlung erhaltenen Ergebnisse sind in Tabelle 2 aufgelistet.

Tabelle 2: Restmonomerenmengen der wässrigen Polymerdispersion in der Nachbehandlung

Zeit	Styrol	n-Butylacrylat	Acrylsäure
Min	ppm	ppm	ppm
0	2950	13130	3410
60	570	2940	1970
120	260	1510	1040
180	100	1010	910

## Vergleichsbeispiel

- 5 In der Nachbehandlung setzte man 1500 g der im Beispiel 1 hergestellten wässrigen Dispersion unter Stickstoffatmosphäre ein, gab solange eine 25 gew.-%ige Lösung von Natriumhydroxyd in entionisiertem Wasser zu bis ein pH-Wert von 6,5 erhalten wurde und erhitzte die so erhaltene wässrige Dispersion auf 90 °C. Unter Rühren wurden anschließend gleichzeitig beginnend

- 10 a) 25 g einer 25 gew.-%igen Lösung von tert.-Butylhydroperoxid in entionisiertem Wasser

und

- 15 b) 25 g einer wässrigen Lösung, bestehend aus 3,0 g Natriumdisulfid ( $\text{Na}_2\text{S}_2\text{O}_5$ ), 2,0 g Aceton und 20 g entionisiertem Wasser

20 über zwei getrennte Zuläufe mit einer Zulaufgeschwindigkeit von jeweils 12,5 g pro Stunde in die wässrige Polymerdispersion eindosiert. Anschließend ließ man noch eine Stunde bei dieser Temperatur nachreagieren. Danach kühlte man die wässrige Dispersion auf Raumtemperatur ab und ermittelte die Restmonomerenmengen. Die durch die Nachbehandlung erhaltenen Ergebnisse sind in Tabelle 3 aufgeführt.

Tabelle 3: Restmonomerenmengen der wässrigen Polymerdispersion in der Nachbehandlung

25

Zeit Min	Styrol ppm	n-Butylacrylat ppm	Acrylsäure ppm
0	2950	13030	3410
60	940	3120	2140
120	170	1820	1230
180	110	1150	900

30

# Verfahren zur Reduzierung der Restmonomerenmenge in wässrigen Polymerdispersionen

## Zusammenfassung

5

Verfahren zur Reduzierung der Restmonomerenmenge in wässrigen Polymerdispersionen durch Nachbehandlung mit einem Initiatorsystem, welches dadurch gekennzeichnet ist, dass man die Nachbehandlung der wässrigen Polymerdispersion unter Zugabe eines Initiatorsystems durchführt, das im wesentlichen

10

- a) 0,001 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die zur Herstellung der Polymerdispersion verwendeten Gesamtmonomerenmenge eines anorganischen Salzes der Perschwefelsäure,
- b) 0,005 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die zur Herstellung der Polymerdispersion verwendeten Gesamtmonomerenmenge eines Methylketons, und
- c) optional katalytische Mengen eines Metallions, das in mehreren Wertigkeitsstufen auftreten kann

15

20

umfaßt.

**This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning  
Operations and is not part of the Official Record**

## **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

- ☐ BLACK BORDERS
- ☒ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- ☐ FADED TEXT OR DRAWING
- ☒ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
- ☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
- ☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
- ☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
- ☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
- ☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
- ☐ OTHER: \_\_\_\_\_

**IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.**

**As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.**